

10/532726

JC13 R PCT/PTO 27 APR 2003

DOCKET NO.: 271397US0PCT

IN THE UNITED STATES PATENT AND TRADEMARK OFFICE

IN RE APPLICATION OF: Yoshio HIRONAKA, et al.

SERIAL NO.: NEW U.S. PCT APPLICATION

FILED: HERewith

INTERNATIONAL APPLICATION NO.: PCT/JP03/13714

INTERNATIONAL FILING DATE: October 27, 2003

FOR: PROCESSES FOR THE RECOVERY AND RECYCLING OF BORON TRIFLUORIDE OR COMPLEXES THEREOF

**REQUEST FOR PRIORITY UNDER 35 U.S.C. 119
AND THE INTERNATIONAL CONVENTION**Commissioner for Patents
Alexandria, Virginia 22313

Sir:

In the matter of the above-identified application for patent, notice is hereby given that the applicant claims as priority:

<u>COUNTRY</u>	<u>APPLICATION NO</u>	<u>DAY/MONTH/YEAR</u>
Japan	2002-312141	28 October 2002
Japan	2002-366808	18 December 2002

Certified copies of the corresponding Convention application(s) were submitted to the International Bureau in PCT Application No. PCT/JP03/13714. Receipt of the certified copy(s) by the International Bureau in a timely manner under PCT Rule 17.1(a) has been acknowledged as evidenced by the attached PCT/IB/304.

Respectfully submitted,
OBLON, SPIVAK, McCLELLAND,
MAIER & NEUSTADT, P.C.



Norman F. Oblon
Attorney of Record
Registration No. 24,618
Surinder Sachar
Registration No. 34,423

Customer Number

22850

(703) 413-3000
Fax No. (703) 413-2220
(OSMMN 08/03)

10/532726

日 本 国 特 許 庁
JAPAN PATENT OFFICE

PCT/JP03/13714

27.10.03

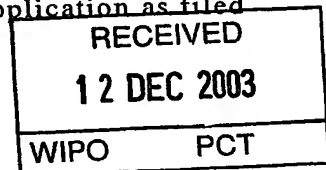
別紙添付の書類に記載されている事項は下記の出願書類に記載されている事項と同一であることを証明する。

This is to certify that the annexed is a true copy of the following application as filed with this Office.

出 願 年 月 日
Date of Application: 2002年12月18日

出 願 番 号
Application Number: 特願2002-366808
[ST. 10/C]: [JP2002-366808]

出 願 人
Applicant(s): 出光興産株式会社

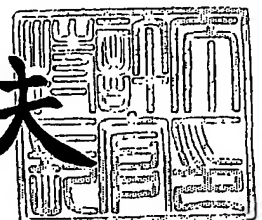


PRIORITY DOCUMENT
SUBMITTED OR TRANSMITTED IN
COMPLIANCE WITH
RULE 17.1(a) OR (b)

2003年11月28日

特許庁長官
Commissioner,
Japan Patent Office

今井康夫



Best Available Copy

出証番号 出証特2003-3098450

【書類名】 特許願

【整理番号】 IK11502

【提出日】 平成14年12月18日

【あて先】 特許庁長官 殿

【国際特許分類】 B01J 38/00

【発明の名称】 三フッ化ホウ素またはその錯体の回収・リサイクル方法

【請求項の数】 12

【発明者】

 【住所又は居所】 千葉県袖ヶ浦市上泉 1 2 8 0 番地

 【氏名】 弘中 義雄

【発明者】

 【住所又は居所】 千葉県袖ヶ浦市上泉 1 2 8.0 番地

 【氏名】 関口 浩紀

【発明者】

 【住所又は居所】 千葉県袖ヶ浦市上泉 1 2 8 0 番地

 【氏名】 吉田 幸生

【発明者】

 【住所又は居所】 千葉県袖ヶ浦市上泉 1 2 8 0 番地

 【氏名】 坪内 俊之

【特許出願人】

 【識別番号】 000183646

 【氏名又は名称】 出光興産株式会社

【代理人】

 【識別番号】 100078732

 【弁理士】

 【氏名又は名称】 大谷 保

【選任した代理人】

【識別番号】 100081765

【弁理士】

【氏名又は名称】 東平 正道

【手数料の表示】

【予納台帳番号】 003171

【納付金額】 21,000円

【提出物件の目録】

【物件名】 明細書 1

【物件名】 要約書 1

【包括委任状番号】 0000937

【包括委任状番号】 0000761

【プルーフの要否】 要

【書類名】 明細書

【発明の名称】 三フッ化ホウ素またはその錯体の回収・リサイクル方法

【特許請求の範囲】

【請求項 1】 三フッ化ホウ素またはその錯体を触媒とする反応において、反応が終了した後、抽出溶媒として、ヒドロフルオロカーボン化合物および／または含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物を用いて、反応生成物から三フッ化ホウ素またはその錯体を抽出することを特徴とする触媒の回収方法。

【請求項 2】 反応生成物から三フッ化ホウ素またはその錯体を抽出した後、蒸留によって該抽出液を抽出溶媒と三フッ化ホウ素またはその錯体に分離する請求項 1 に記載の回収方法。

【請求項 3】 抽出溶媒が、オゾン破壊係数が 0 のヒドロフルオロカーボン化合物および／または含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物を含む溶媒である請求項 1 または 2 に記載の回収方法。

【請求項 4】 抽出溶媒が、さらに比重 1.1 以上のフッ素含有化合物を含む混合溶媒である請求項 1 ～ 3 のいずれかに記載の回収方法。

【請求項 5】 ヒドロフルオロカーボン化合物が、組成式 $C_n H_m F_{2n-m+2}$ (ただし、 $n = 3 \sim 12$ 、 $m = 1 \sim 2n$) で表される化合物、またはフッ素原子の一部が水素原子で置換された炭素数 12 以下のパーフルオロ環状カーボン化合物である請求項 1 ～ 4 のいずれかに記載の回収方法。

【請求項 6】 含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物が、組成式 $C_n H_m F_{2n-m+2}O$ (ただし、 $n = 3 \sim 12$ 、 $m = 1 \sim 2n$) で表される化合物、またはフッ素原子の一部が水素原子で置換された炭素数 12 以下のパーフルオロ含酸素環状カーボン化合物である請求項 1 ～ 4 のいずれかに記載の回収方法。

【請求項 7】 抽出溶媒が、エーテル結合を有するヒドロフルオロカーボン化合物を含む溶媒である請求項 1 ～ 4 および請求項 6 のいずれかに記載の回収方法。

【請求項 8】 三フッ化ホウ素の錯体において、三フッ化ホウ素と錯体を形成する錯化剤が極性化合物である請求項 1 ～ 7 のいずれかに記載の回収方法。

【請求項 9】 錯化剤が、水、アルコール類、エーテル類、フェノール類、

アミン類、ケトン類、アルデヒド類、エステル類、酸無水物および酸類からなる群から選ばれるものである請求項 8 に記載の回収方法。

【請求項 10】 三フッ化ホウ素の錯体が、三フッ化ホウ素・エーテル錯体である請求項 1 ～ 9 のいずれかに記載の回収方法。

【請求項 11】 三フッ化ホウ素またはその錯体を触媒とする反応が、オレフィンの二量化反応、オリゴマー化反応、縮合反応または重合反応である請求項 1 ～ 11 のいずれかに記載の回収方法。

【請求項 12】 請求項 1 ～ 11 のいずれかに記載の方法により回収した触媒を当該反応に再使用することを特徴とする触媒のリサイクル方法。

【発明の詳細な説明】

【0001】

【発明の属する技術分野】

本発明は、三フッ化ホウ素またはその錯体の回収・リサイクル方法に関し、詳しくは、触媒として三フッ化ホウ素またはその錯体を用いた、アルキル化、オレフィンの縮合反応、オリゴマー化反応、重合反応、縮合反応、異性化反応を利用した化合物の製造、石油樹脂、クロマンインデン樹脂の製造において、反応終了後に、三フッ化ホウ素またはその錯体を含む溶媒を回収し、再使用方法に関する。

【0002】

【従来の技術】

三フッ化ホウ素あるいは三フッ化ホウ素と錯化剤（配位子）からなる三フッ化ホウ素錯体は、いわゆるフリーデルクラフツ型触媒としてよく知られており、 AlCl_3 、 FeCl_3 および硫酸等と比較して、副反応を抑制し、主反応だけを効果的に促進するといった優れた触媒性能を持っている。そのため、三フッ化ホウ素およびその各種錯体は、アルキル化、異性化、重合、二量化、縮合、付加、分解および脱水等の種々の化学反応における触媒として、工業的に広く使用されている。

三フッ化ホウ素の主な工業的用途としては、例えば、エチレンとベンゼンから気相アルキル化によってエチルベンゼンを製造する際の触媒としての用途がある。

。また、合成洗剤や抗酸化剤に使われるアルキルベンゼン類は、オレフィン類と芳香族類との液相アルキル化反応により製造されているが、この製造の際の触媒にも三フッ化ホウ素またはその錯体を使用されている。

さらに、接着剤や印刷インク等の分野で広く使用されている石油樹脂やクロマンインデン樹脂を製造するときの重合触媒としても三フッ化ホウ素またはその錯体が使われおり、この触媒を用いた場合、製品の劣化や装置の腐食が少ないという効果がある。以上のように、三フッ化ホウ素またはその錯体は、化学工業界の製造触媒として種々の用途に供されている触媒である。

【0003】

三フッ化ホウ素または三フッ化ホウ素と錯化剤（配位子）からなる三フッ化ホウ素錯体触媒は、対象とする反応に応じ、三フッ化ホウ素単独あるいは三フッ化ホウ素に対して種々の化合物を適宜の割合で配位させた錯体の形態で使用されている。そして、三フッ化ホウ素またはその触媒を使用した反応が終了した後は、三フッ化ホウ素を失活させて、反応生成物と触媒を分離することが一般的に行われている。反応生成物と触媒の分離には、通常、反応液に水を加えて三フッ化ホウ素を失活させ、反応生成物を水洗する方法、アンモニア、水酸化ナトリウム、石灰等の塩基性水溶液で反応液を中和した後、反応生成物を水洗する方法が採用されている。

しかしながら、水洗工程や中和工程においては、高濃度の三フッ化ホウ素の水和物や三フッ化ホウ素の中和物である、フッ化物やホウ素を含む廃水が排出されるため、近年、環境汚染の問題を考慮して、フッ化物やホウ素を含む廃水の除去対策を講ずることが望まれている。特に、ホウ素を簡便に除去することは、現在の排水処理技術では困難であり、ホウ素を完全に除去するにはコストがかかってしまうため、ホウ素を低コストで除去することが望まれている。さらに、三フッ化ホウ素は高価であるため、除去した三フッ化ホウ素を回収して再使用することが望まれている。

三フッ化ホウ素または三フッ化ホウ素錯体を触媒として用いるオレフィンの縮合反応の場合、反応生成物流体を静置しても、三フッ化ホウ素錯体は、反応生成物にほとんど溶け込んでしまうか、エマルジョンを形成してしまい、反応生成物

と三フッ化ホウ素錯体触媒とを完全に分離することは困難である。このため、水による洗滌や塩基性水溶液による洗滌によって、反応生成物から三フッ化ホウ素を取り除いている。しかしながら、三フッ化ホウ素錯体に水や塩基性溶液を加えると、三フッ化ホウ素触媒は、 $\text{BF}_3 \cdot (\text{H}_2\text{O})_n$ のような水錯体や、三フッ化ホウ素塩類を生成してしまうため、触媒としてそのまま繰り返し使用することはできない。また、リン酸、酢酸またはフェノールと BF_3 の錯体を用いて、触媒層と反応生成物を分離する方法（例えば、特許文献 1 参照）も知られているが、触媒濃度を 10% 以上としないと反応が遅くなってしまう。また、反応生成物と触媒との分離が不十分であり、再使用できる触媒量は限られてしまう。また、触媒がブレンステッド酸として作用するため、異性化等の副反応が起こってしまい、特にオレフィンの縮合二量化反応には、上記分離方法は採用することができない。

【0004】

従来、三フッ化ホウ素の回収方法としては、三フッ化ホウ素または三フッ化ホウ素錯体を含有する反応生成物流体を、温度 200°C 以下でフッ化カルシウム (CaF_2) に接触させ、生成したテトラフルオロホウ酸カルシウム塩 ($\text{Ca}(\text{BF}_4)_2$) を $100 \sim 600^\circ\text{C}$ の温度範囲で加熱することによって、三フッ化ホウ素とフッ化カルシウムとを得ることにより、三フッ化ホウ素を回収する方法がある（例えば、特許文献 2 参照）。

同様に、フッ化リチウム、フッ化ストロンチウムおよびフッ化バリウムなどのフッ化物を用いてテトラフルオロホウ酸塩を生成させ、 $100 \sim 600^\circ\text{C}$ の温度範囲で加熱することによって、三フッ化ホウ素を回収する方法がある（例えば、特許文献 3、特許文献 4、特許文献 5 参照）。

しかしながら、三フッ化ホウ素を触媒として用いる反応では、室温以下の低温で反応させることが必要な場合が多く、反応終了後、テトラフルオロホウ酸塩を合成するのに有利な 100°C 程度の高温にすると、副反応が起こって、目的とする反応生成物の収量の低下や品質低下を引き起こす。室温以下の条件では、ほとんど錯体を形成しない。また、高温での加熱分解反応は、省エネの観点から好ましくない。

また、反応生成物流体に粘性がある場合、テトラフルオロホウ酸カルシウムなどのホウ酸塩との完全な分離は困難であり、時間と労力を必要とするという問題がある。

三フッ化ホウ素錯体の回収方法として、三フッ化ホウ素が分散および／または溶解してなる非導電性流体に、直流および／または交流の電圧を印加することにより、非導電性流体から三フッ化ホウ素錯体を沈降分離させ、次いで分離した錯体を加温することにより、三フッ化ホウ素錯体を回収する方法も知られている（例えば、特許文献6参照）。

しかしながら、この回収方法においては、反応終了後、外部電源から数百Vの電圧を30分間以上継続して印加する必要がある、そのままでは反応がさらに進行して副反応が起こってしまうため、反応停止処理が必要となる。また、反応混合物に溶解した三フッ化ホウ素錯体が、常に分離するとは限らないという問題もある。電気設備も必要となり、この回収方法で三フッ化ホウ素錯体を完全に分離させることは困難であった。

【0005】

【特許文献1】

特開平02-45429号公報（第1-6頁）

【特許文献2】

特開2000-109313号公報（第1-9頁）

【特許文献3】

特開2000-128522号公報（第1-9頁）

【特許文献4】

特開2000-135402号公報（第1-9頁）

【特許文献5】

特開2000-135403号公報（第1-9頁）

【特許文献6】

特開2001-104805号公報（第1-11頁）

【0006】

【発明が解決しようとする課題】

本発明は、上記事情に鑑みなされたもので、三フッ化ホウ素またはその錯体を含有する反応生成物から、高価かつ有害な三フッ化ホウ素含有化合物を、高い効率で分離除去し、反応に再使用方法を提供することを目的とするものである。

【0007】

【課題を解決するための手段】

本発明者らは、上記課題を解決するために鋭意研究を重ねた結果、三フッ化ホウ素またはその錯体を溶解し、かつ比較的分子量の大きなオレフィン類を溶解しない溶媒系を見出し、三フッ化ホウ素またはその錯体を触媒とする反応において、三フッ化ホウ素またはその錯体を含有する反応生成物から、上記特定の溶媒を抽出溶媒として用いて、高価かつ有害な三フッ化ホウ素を含有する化合物を、高い効率で抽出して分離し、触媒として反応に再使用することができる画期的な方法を見出した。すなわち、ヒドロフルオロカーボン化合物類を抽出溶媒として使用することにより、反応生成物と触媒とを容易に分離することができることを見出した。本発明はかかる知見に基づいて完成したものである。

すなわち、本発明は、三フッ化ホウ素またはその錯体を触媒とする反応において、反応が終了した後、抽出溶媒として、ヒドロフルオロカーボン化合物および／または含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物を用いて、反応生成物から三フッ化ホウ素またはその錯体を抽出することを特徴とする触媒の回収方法、およびこの方法により回収した触媒を当該反応に再使用することを特徴とする触媒のリサイクル方法を提供するものである。

【0008】

【発明の実施の形態】

三フッ化ホウ素またはその錯体を触媒とする、アルキル化反応、オレフィンの縮合、オリゴマー化、重合、異性化、分解、脱水等の種々の化学反応において、反応生成物と、未反応の原料と、使用した触媒との混合物に対して、三フッ化ホウ素またはその錯体の少なくとも一部を、分散および／または溶解する溶媒であって、目的とする反応生成物と溶媒系との間で界面を形成する性質を持つヒドロフルオロカーボン化合物および／または含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物を

含む溶媒を抽出溶媒として使用する。反応終了時に、上記抽出溶媒を注入し、攪拌した後、静置することにより、三フッ化ホウ素またはその錯体を含む溶媒層と反応生成物層とを形成させ、反応生成物と触媒とを分離することができる。そして、反応生成物層は後処理系へ、触媒層は、三フッ化ホウ素またはその錯体を蒸留分離して同じ反応系に戻して触媒として再使用することができる。また、蒸留しないで抽出溶媒を含んだまま反応に再使用することもできる。

上記の条件を満たす抽出溶媒としては、ヒドロフルオロカーボン化合物、ヒドロフルオロカーボン化合物の共沸混合物、ヒドロフルオロカーボン化合物とパーフルオロカーボン化合物の混合物、含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物であるエーテル化合物などが挙げられる。ヒドロフルオロカーボン化合物はフルオロカーボンの一種であり、オゾン破壊係数が0で、成層圏のオゾン層への影響がない化合物であり、水素基を有するものである。

【0009】

ヒドロフルオロカーボン化合物としては、組成式 $C_n H_m F_{2n-m+2}$ （ただし、 $n=3\sim 12$ 、 $m=1\sim 2n$ ）で表される化合物が挙げられる。ただし、常温で気体の化合物は除く。処理時に加圧して液化させる必要があるからである。 n が12を超えると、沸点が高くなるため、取り扱いが煩雑となる。また、入手が困難となる。

組成式が $C_n H_m F_{2n-m+2}$ であるヒドロフルオロカーボン化合物としては、1, 1, 1, 2, 3, 4, 4, 5, 5, 5-デカフルオロペンタン ($C_5 H_2 F_{10}$) (HFC-43-10mee)、1, 1, 1, 2, 2, 3, 3, 4-オクタフルオロブタン ($C_4 H_2 F_8$)、1, 1, 1, 3, 3-ペンタフルオロブタン ($C_4 H_5 F_5$)、1, 1, 1, 4, 4, 4-ヘキサフルオロブタン ($C_4 H_2 F_6$)、1H-パーフルオロヘプタン ($C_7 H F_{15}$)、1H-パーフルオロヘキサン ($C_6 H F_{13}$)、1H, 1H, 2H-パーフルオロオクタン ($C_8 H_3 F_{15}$)、1H, 2H-パーフルオロオクタン ($C_8 H_2 F_{16}$)、1, 1, 1, 2, 3, 3-ヘキサフルオロプロパン ($C_3 H_2 F_6$)、1, 1, 2, 2, 3-ペンタフルオロプロパン ($C_3 H_3 F_5$) などが挙げられる。また、フッ素原子の一部が水素原子で置換された炭素数12以下のパーフルオロ環状カーボン化合物（例え

ば、1, 1, 2, 2, 3, 3, 4-ヘプタフルオロシクロペンタン ($C_5H_3F_7$)、2H, 3H-パーフルオロデカリン ($C_{10}H_2F_{16}$) も用いることができる。

また、含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物として、組成式 $C_nH_mF_{2n-m+2}O$ (ただし、 $n=3\sim 12$ 、 $m=1\sim 2n$) で表されるものが挙げられる。具体的には、ビス(2, 2, 2-トリフルオロエチル)エーテル、ヘプタフルオロプロピル-1, 2, 2, 2-テトラフルオロエチルエーテル ($C_5H_1F_{11}O$) などが挙げられる。フッ素原子の一部が水素原子で置換された炭素数12以下のパーフルオロ含酸素環状カーボン化合物も用いることができる。

現在、成層圏のオゾン層の破壊原因として、フルオロカーボンが挙げられており、それを防ぐためには、オゾン層破壊の可能性のない溶媒を使用しなければならない。上記ヒドロフルオロカーボン化合物はこの要件を満足するものである。

【0010】

本発明で用いるヒドロフルオロカーボン化合物および／または含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物を含む抽出溶媒の使用量は、原料100質量部に対して10～500質量部が好ましく、50～200質量部がより好ましい。抽出溶媒は全量を分割して加えて抽出する方が、抽出効率が良いが、一度に加える溶媒量が少ないと、二層への分離に時間がかかってしまうので、2, 3回に分けて抽出することが好ましい。抽出の温度は室温以下が好ましい。

本発明で用いる抽出溶媒としては、上記ヒドロフルオロカーボン化合物および／または含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物に、比重1.1以上のフッ素含有化合物を加えた混合溶媒であってもよい。比重1.1以上のフッ素含有化合物としては、パーフルオロ化合物、パーフルオロオクタン、パーフルオロヘキサン、パーフルオロポリエーテルなどが挙げられる。比重が1.1未満であると、反応生成物を溶媒層から分離するときに分離に時間がかかり、分離しにくくなる。また、三フッ化ホウ素と錯体を作る溶媒を用いると、新しい触媒系として触媒作用を発現する可能性があり、反応生成物の構造や組成に影響を与える。また、副反応の原因にもなる。

比重1.1以上のフッ素含有化合物の使用量は、ヒドロカーボン化合物および

／または含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物 100 質量部に対して 0～100 質量部が好ましく、10～50 質量部がより好ましい。比重 1.1 以上のフッ素含有化合物の添加によって分離性は向上するが、多過ぎると触媒の回収率が低下する傾向がある。

【0011】

本発明において、触媒として用いる三フッ化ホウ素化合物としては、三フッ化ホウ素ガス、三フッ化ホウ素・エチルエーテル錯体、三フッ化ホウ素・メチルエーテル錯体、三フッ化ホウ素・エチルメチルエーテル錯体、三フッ化ホウ素・ブチルエーテル錯体、三フッ化ホウ素・フェノール錯体、三フッ化ホウ素・アルキルアミン錯体、三フッ化ホウ素・アンモニア錯体、三フッ化ホウ素・ピペリジン錯体、三フッ化ホウ素・トリエタノールアミン錯体、三フッ化ホウ素・アルコール錯体、三フッ化ホウ素・ケトン錯体、三フッ化ホウ素・アルデヒド錯体、三フッ化ホウ素・エステル錯体、三フッ化ホウ素・酸無水物錯体、三フッ化ホウ素・酸錯体、三フッ化ホウ素・ $(H_2O)_n$ 錯体 ($n=1\sim5$) などが挙げられる。

三フッ化ホウ素またはその錯体を触媒とする反応において、反応が終了した後、上記抽出溶媒を用いて反応生成物から三フッ化ホウ素またはその錯体を抽出すると、目的とする反応生成物を含む上層と、触媒を含む下層とに分離する。この下層の抽出液を、蒸留によって抽出溶媒と三フッ化ホウ素またはその錯体に分離するには、エチルエーテル等の、錯化剤として用いられている溶媒を抽出液に加えて攪拌し、公知の方法により蒸留すればよい。

排処理の困難である三フッ化ホウ素錯体を抽出分離して再使用し、廃棄物の量を削減することは、意義あることである。

【0012】

【実施例】

次に、本発明を実施例によりさらに詳細に説明するが、本発明はこれらの例によってなんら限定されるものではない。

【実施例 1】

合成潤滑油の原料として製造された 2-メチレン-3-メチルビスクロ [2. 2. 1] ヘプタンと 3-メチレン-2-メチルビスクロ [2. 2. 1] とを合計

量で55質量%、2,3-ジメチルビスクロ[2.2.1]ヘプト-2-エン30質量%およびその構造異性体を含有する混合物を原料として用意し、以下のよに二量化反応を行った。

内容積1リットルの分離型四つ口フラスコに、三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体8gおよび上記原料400gを入れ、メカニカルスターラーを用いて攪拌しながら、10℃で6時間二量化反応を行った。反応終了後、静置しても二層に分離せず、褐色の不均一な溶液のままであった。1, 1, 1, 2, 3, 4, 4, 5, 5, 5-デカフルオロペンタン(HFC-43-10mee)400gを加えて10分間攪拌を行い、10℃で10分間静置して淡黄色の上澄み液と褐色の下層液を得た。上澄み液のホウ素濃度を調べたところ、25質量ppm以下であり、検出限界以下であった。

上澄み液には400ミリリットルの蒸留水を2回に分けて加え、攪拌、洗滌し、透明淡黄色の有機物溶液を得た。さらに、炭酸水素ナトリウム水および飽和食塩水で洗滌し、ボウ硝で乾燥させて、淡黄色の目的とするオレフィン化合物の二量体混合物410gを得た。

ガスクロマトグラフィーにより転化率を求めたところ、92%であった。下層より、褐色のほとんど透明なHFC液(触媒溶液)390gを得た。下層の触媒溶液のホウ素濃度は0.147質量%であり、加えた三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体の96質量%が回収された(理論ホウ素量0.149質量%)。

【0013】

[実施例2]

実施例1で得られた下層の触媒溶液100gにエチルエーテル5gを添加して攪拌した後、常圧、沸点55～56℃で蒸留を行い、透明なHFC-43-10mee液82gを得た。次に、0.018MPaにて蒸留を行い、75～80℃で透明な三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体溶液1.42gを得た。残渣に褐色液体が認められた。三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体の回収率は71質量%であった。

【0014】

[実施例3]

内容積 1 リットルの四つ口フラスコに、実施例 1 で用いたものと同様の原料 200 g を入れ、10℃で、メカニカルスターラーを用いて 400 rpm で攪拌しながら、実施例 1 で得られた下層の触媒溶液 200 g を添加した。10℃で 8 時間攪拌を続け、二量化反応を行った。反応終了後、実施例 1 と同様に後処理したところ、目的とする二量体混合物 202 g を得た。

ガスクロマトグラフィーにより転化率を求めたところ、88%であった。下層より、褐色のほとんど透明な触媒溶液 190 g を得た。下層の触媒溶液のハウ素濃度は 0.142 質量%であり、加えた三フッ化ハウ素・ジエチルエーテル錯体の 92 質量%が回収された（理論ハウ素量 0.147 質量%）。

【0015】

[実施例 4]

内容積 300 ミリリットルの四つ口フラスコに、三フッ化ハウ素・ジエチルエーテル錯体 0.8 g および実施例 1 で用いたものと同様の原料 40 g を入れ、メカニカルスターラーを用いて攪拌しながら、0℃で 6 時間二量化反応を行った。反応終了後、ビス（2, 2, 2-トリフルオロエチル）エーテル 40 g を加えて激しく振とうした。0～5℃に保ったまま、20 分間静置した。二層に分離したので、下層より、褐色のほとんど透明な触媒溶液を抜き出した。上層は淡黄色の透明液体であった。上層を蒸留水および飽和食塩水で洗滌し、ボウ硝で乾燥させて、目的とする二量体混合物 40.5 g を得た。

ガスクロマトグラフィーにより転化率を求めたところ、98%であった。上層の淡黄色透明液体のハウ素濃度を調べたところ、25 質量 ppm 以下であり、検出限界以下であった。下層の触媒溶液 39 g のハウ素濃度は 0.148 質量%であり、加えた三フッ化ハウ素・ジエチルエーテル錯体の 95 質量%が回収された（理論ハウ素量 0.149 質量%）。

【0016】

[実施例 5]

内容積 1 リットルの四つ口フラスコに、三フッ化ハウ素・ジエチルエーテル錯体 8 g および実施例 1 で用いたものと同様の原料 400 g を入れ、メカニカルスターラーを用いて攪拌しながら、10℃で 6 時間二量化反応を行った。反応終了

後、HFC-43-10mee液300gおよびパーフルオロヘキサン（比重1.68）50gを加えてさらに10分間攪拌を続け、分液ロートに移し、10分間放置した。二層に分離したので、下層より褐色のほとんど透明な触媒溶液を抜き出した。上層の淡黄色の透明液体は目的物であり、そのホウ素濃度を調べたところ、25質量ppm以下であり、検出限界以下であった。下層の触媒溶液層345gのホウ素濃度は0.169質量%であり、加えた三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体の96質量%が回収された（理論ホウ素量0.17質量%）。

【0017】

〔比較例1〕

内容積1リットルの四つ口フラスコに、三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体4gおよび実施例1と同様の原料200gを入れ、メカニカルスターラーを用いて激しく攪拌しながら、10℃で6時間二量化反応を行った。反応終了後、静置しても二層に分離せず、褐色の不均一な溶液であった。1リットルの蒸留水を加えて三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体触媒を溶解させた。そのため、三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体をそのまま分離回収することができなかった。有機層は、さらに炭酸水素ナトリウム水および飽和食塩水で洗滌し、ボウ硝で乾燥させて、目的とする淡黄色の二量体200gを得た。ガスクロマトグラフィーにより転化率を求めたところ、94%であった。

【0018】

〔比較例2〕

実施例1と同様の原料を用い、抽出溶媒としてHFC-43-10meeの代わりにパーフルオロヘキサンを使用した以外は実施例1と同様にいて抽出操作を行ったが、下層は透明のままであった。下層のホウ素濃度は100質量ppm以下であり、三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体はほとんど抽出されていなかった。

【0019】

〔比較例3〕

実施例1と同様の条件で反応を行い、反応終了後、HFC-43-10meeの代わりにヘキサン400ミリリットルを加えて、10分間攪拌を行い、10℃

で10分間静置して、淡褐色の上澄み液と黒褐色の下層液を得た。上澄み液を空気に出すと白煙が上がり、 $\text{BF}_3 \cdot \text{エーテラート}$ の存在が確認された。上澄み液には1リットルの蒸留水を2回に分けて加えて攪拌、洗滌し、透明黄色の有機物溶液を得た。さらに、炭酸水素ナトリウム水および飽和食塩水で洗滌し、ボウ硝で乾燥させて、淡黄色の目的とする二量体400 gを得た。

ガスクロマトグラフィーにより転化率を求めたところ、90%であった。下層より、黒褐色のほとんど透明な液4.6 gを得た。この液を実施例2と同様に蒸留精製したところ、回収された三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体は2.32 gであり、加えた三フッ化ホウ素・ジエチルエーテル錯体の29質量%のみが回収された。

【0020】

【発明の効果】

本発明によれば、触媒として用いられる三フッ化ホウ素またはその錯体を、反応生成物から容易に分離し、再使用することができる。また、ヒドロフルオロカーボン化合物類を抽出溶媒として使用することにより、反応生成物と触媒とを容易に分離することができることができる。

【書類名】 要約書

【要約】

【課題】 三フッ化ホウ素またはその錯体を含有する反応生成物から、高価かつ有害な三フッ化ホウ素含有化合物を、高い効率で分離除去し、反応に再使用する方法を提供すること。

【解決手段】 三フッ化ホウ素またはその錯体を触媒とする反応において、反応が終了した後、抽出溶媒として、ヒドロフルオロカーボン化合物および／または含酸素ヒドロフルオロカーボン化合物を用いて、反応生成物から三フッ化ホウ素またはその錯体を抽出する触媒の回収方法、およびこの方法により回収した触媒を当該反応に再使用する触媒のリサイクル方法である。

【選択図】 なし

特願 2 0 0 2 - 3 6 6 8 0 8

出 願 人 履 歴 情 報

識別番号

[0 0 0 1 8 3 6 4 6]

1. 変更年月日

1 9 9 0 年 8 月 8 日

[変更理由]

新規登録

住 所

東京都千代田区丸の内 3 丁目 1 番 1 号

氏 名

出光興産株式会社

**This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning
Operations and is not part of the Official Record**

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

☒ **BLACK BORDERS**

☐ **IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES**

☐ **FADED TEXT OR DRAWING**

☐ **BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING**

☐ **SKEWED/SLANTED IMAGES**

☐ **COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS**

☐ **GRAY SCALE DOCUMENTS**

☐ **LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT**

☐ **REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY**

☐ **OTHER: _____**

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.